1/1

PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

2001-129402

(43)Date of publication of

15.05.2001

application:

(51)Int.Cl.

B01J 23/58

B01D 53/94

B01J 29/068

B01J 33/00

(21)Application

11-370358

(71)

MITSUBISHI MOTORS CORP

number:

(22)Date of filing:

27.12.1999

(72)

Inventor:

Applicant:

TANADA HIROSHI **NAKAYAMA OSAMU**

TASHIRO KEISUKE IWACHIDO KINICHI

WATANABE TETSUYA

(30)Priority

Priority

11234359 **Priority**

20.08.1999

Priority

JP

number:

date:

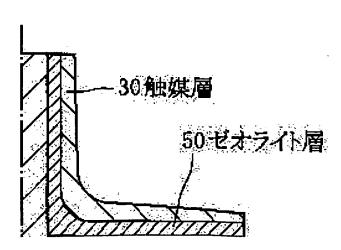
country:

(54) CATALYST FOR PURIFYING EXHAUST GAS

(57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To prevent the deterioration of the durability and exhaust gas purifying capacity of a catalyst for purifying exhaust gas by restraining that an absorbent added to a catalyst layer penetrates into a catalyst support and the absorbent vaporizes and scatters from the catalyst.

SOLUTION: A zeolite, silica or titania layer 50 is formed between the catalyst layer 30 to which the absorbent is added and the catalyst support 10. The movement of the absorbent from the layer 30 to the support 10 is restrained by the layer 50 even when the catalyst is used over a long time at high temperature.



) 10コージライト担体

A. 37 T.

(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号 特開2001-129402 (P2001-129402A)

(43)公開日 平成13年5月15日(2001.5.15)

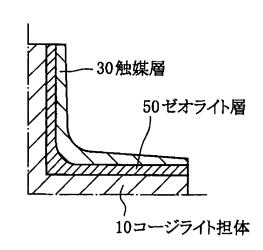
| (51) Int.Cl.7 | 識別記号 | FΙ | | | ゲーマニ | I~}*(多考) |
|-----------------------|---------------------------|-------------------|----------------------|-----------------|------------|-------------------|
| B 0 1 J 23/58 | | B01J 23 | 3/58 | 1 | A 4 | D048 |
| B01D 53/94 | | 29 | 9/068 | ZABA | A 4 | G069 |
| B 0 1 J 29/068 | ZAB | 33 | 3/00 |] | 3 | |
| 33/00 | | B 0 1 D 53 | 3/36 | 1021 | 1 0 2 D | |
| | | 審査請求 | 未請求 | 請求項の数 6 | OL | (全 8 頁) |
| (21)出願番号 特願平11-370358 | | (71)出顧人 000006286 | | | | |
| | | | 三菱自動 | 加東工業株式会社 | ŧ | |
| (22)出顧日 | 平成11年12月27日(1999, 12, 27) | | 東京都港 | 区芝五丁目33都 | ₿8号 | |
| | | (72)発明者 | 棚田 潪 | ŧ | | |
| (31)優先権主張番号 | 特願平11-234359 | | 東京都港区芝五丁目33番8号 三菱自動車 | | | |
| (32)優先日 | 平成11年8月20日(1999.8.20) | | 工業株式 | 会社内 | | |
| (33)優先権主張国 | 日本 (JP) | (72)発明者 | 中山 化 | £ | | |
| | | | 東京都港 | 区芝五丁目33都 | \$8号 | 三菱自動車 |
| | | | 工業株式 | 会社内 | | |
| | | (74)代理人 | 1000900 | 22 | | |
| | | | 弁理士 | 長門 侃二 | | |
| | | | | | | |
| | | | | | | |

(54) 【発明の名称】 排ガス浄化用触媒

(57)【要約】

【課題】 排ガス浄化用触媒において、触媒層に添加された吸蔵剤の担体内への浸透や吸蔵剤の触媒からの蒸発、飛散を抑制し、触媒の耐久性および排ガス浄化能力の低下を防止する。

【解決手段】 吸蔵剤が添加された触媒層 (30) と担体 (10) との間にゼオライト層 (50) またはシリカ層またはチタニア層が形成される。触媒を長時間にわたって高温下で使用した場合にも、触媒層 (30) から担体 (10) への吸蔵剤の移動がゼオライト層 (50) またはシリカ層またはチタニア層により抑制される。



最終頁に続く

1.

【特許請求の範囲】

【請求項1】 担体と触媒層とを含み、この触媒層にア ルカリ金属及びアルカリ土類金属からなる群から選択さ れる少なくとも一つを吸蔵剤として添加してなる排ガス 浄化用触媒において、

触媒中に抑制層を設けて上記触媒における上記吸蔵剤の 移動を抑制するととを特徴とする排ガス浄化用触媒。

【請求項2】 上記担体と上記触媒層との間および上記 触媒層中或いは上記触媒層の外面の少なくとも一ケ所に 記載の排ガス浄化用触媒。

【請求項3】 上記抑制層が、IV族、V族及びVI族 の遷移元素ならびにIV族、V族及びVI族の典型元素 から選択される少なくとも一つの酸性物質を含む酸性酸 化物と、上記少なくとも一つの酸性物質を含む複合酸化 物と、窒素酸化物と上記吸蔵剤との反応性を阻害しない 材料と、還元物質を吸着する材料とからなる群から選択 される一つ以上の材料から構成されることを特徴とする 請求項第1項または第2項に記載の排ガス浄化用触媒。

特徴とする請求項第1項または第2項に記載の排ガス浄 化用触媒。

【請求項5】 上記吸蔵剤はカリウムを含み、

上記担体は多孔質担体からなることを特徴とする請求項 第1項ないし第4項のいずれかに記載の排ガス浄化用触

【請求項6】 上記抑制層は、酸性度の高い層、比表面 積の高い層、結晶格子の小さい層、分子量の大きい元素 化合物からなる層、或いは、塩基性度の高い層のいずれ 2項または第5項に記載の排ガス浄化用触媒。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、排ガス浄化用触媒 に関し、特に、耐久性および排ガス浄化性能に優れた排 ガス浄化用触媒に関する。

[0002]

【関連する背景技術】リーンバーンエンジンや筒内噴射 式エンジン等の希薄燃焼式エンジンは、燃費特性や排ガ ス特性の向上のため、所定運転域では理論空燃比よりも 40 燃料希薄側のリーン空燃比で運転される。リーン空燃比 運転が行われる間は、排ガス中のNOx(窒素酸化物) を三元触媒によって十分に浄化することができないこと から、酸化雰囲気において排ガス中のNOxを吸蔵する NOx触媒を装備し、この触媒に吸蔵されたNOxを還 元雰囲気でN2(窒素)に還元させることにより、大気 へのNOx排出量を低減させることが知られている。こ の種の吸蔵型リーンNOx触媒において、例えば特開平 9-85093号公報に記載のように、カリウム(K) をNOx吸蔵剤として添加してNOx吸蔵性能を向上す 50

るようにしたものがある。

[0003]

【発明が解決しようとする課題】しかしながら、吸蔵剤 たとえばカリウムを添加したNOx触媒を長時間にわた って髙温下におくと、触媒にクラックが発生することが あり、NOx触媒の耐久性低下の原因になっている。N Ox触媒におけるクラック発生の原因を究明するべく、 本発明者らは、ハニカム型のコージライト担体に担持し た触媒層にカリウムを吸蔵剤として添加してなるNOx 上記抑制層を形成したことを特徴とする請求項第1項に 10 触媒を製造し、このNOx触媒を装備したエンジンの台 上試験ならびにこの種のエンジンを搭載した車両の走行 試験を行った。台上試験や実車走行試験では、NOx触 媒が相当な時間にわたって650°C以上という高温に 曝されるような条件でエンジンや車両を運転した。そし て、運転終了後にNOx触媒の切断面における元素分析 をEPMA法 (電子線プローブ微小部分分析法) により 実施し、触媒のコージライト (Mg2A 14S i 5O18) 層中にカリウム、マグネシウム、アルミニウム、珪素及 び酸素の化合物 K M g 4A 19S i 9O 36やカリウム、ア 【請求項4】 上記抑制層がゼオライトからなることを 20 ルミニウム、珪素及び酸素の化合物KAISiO4が存 在するととを確認した。

【0004】上記の実験によれば、NOx触媒が髙温に 曝されると、触媒層 (ウオッシュコート) に添加された カリウムがコージライト担体内に浸透し、髙温雰囲気下 においてカリウムがコージライトと反応して上記の化合 物を形成するものと考えられる。ここで、カリウムの化 合物はその水溶性が高く且つその融点が低いことからコ ージライト担体ヘカリウムが浸透し易いと解される。そ して、コージライトと熱膨張率を異にする化合物がコー か一つで構成されることを特徴とする請求項第1項、第 30 ジライト担体中に形成されると、触媒使用中および使用 前後における触媒温度の変化に伴ってコージライト担体 にクラックが発生してNOx触媒の強度が低下すること になる。

> 【0005】上述のように、カリウム等を吸蔵剤として 含むNOx触媒は酸化雰囲気下で使用される。この酸化 雰囲気では、吸蔵剤と排ガス中の窒素成分や硫黄成分と の化学反応により吸蔵剤の硝酸塩や硫酸塩が形成され、 NOx吸蔵能力が低下する。この場合、NOx触媒まわ りに還元雰囲気を形成して硝酸塩や硫酸塩を分解すると とにより吸蔵能力を回復可能であるが、この様な対策を 講じても、NOx触媒を髙温下で長時間使用すると浄化 性能が低下することがある。

> 【0006】本発明者が行った下記実験の結果からみ て、浄化性能低下原因の一つは、高温下において吸蔵剤 がNOx触媒から徐々に蒸発、飛散して触媒内の吸蔵剤 のかなりの部分が消失することにあると考えられる。即 ち、本発明者は、カリウムを吸蔵剤として含む触媒層を コージライト担体に担持してなるNOx触媒を製作し、 未使用のNOx触媒におけるカリウム含有率をXRF法 (蛍光 X線分光分析法)で求め、次に、この触媒を髙温

3

下で長時間(例えば850°Cで32時間)にわたって 使用した後に触媒のカリウム含有率を求め、更に、使用 前後におけるカリウム含有率の差を当初のカリウム含有 率で除してカリウム消失量を求めた。この結果、カリウ ム消失量は数十%ないし50%に及ぶことが分かった (図6を参照)。

【0007】そこで、本発明は、吸蔵剤の消失による排 ガス浄化性能の悪化度合いを大幅に低減可能な排ガス浄 化用触媒を提供することを目的とする。

[0008]

【課題を解決するための手段】本発明は、触媒層に吸蔵 剤を添加してなる排ガス浄化用触媒に、吸蔵剤の移動を 抑制する材料からなる抑制層を設けて、触媒における吸 蔵剤の移動を抑制することを特徴とする。本発明におい て、排ガス浄化用触媒が高温に晒された場合に触媒内を 移動する吸蔵剤は、抑制層により移動が抑制される。抑 制層は層状をなすものであり、この様な抑制層の形成形 態は吸蔵剤の移動の抑制に大きく寄与し、触媒からの吸 蔵剤の蒸発、飛散による吸蔵剤の消失ひいては触媒の排 ガス浄化性能の低下が防止される。

【0009】本発明において、好ましくは、抑制層は酸 点を有する材料により構成される。この場合、触媒内を 移動する吸蔵剤は、抑制層の構成材料が有する酸点にお いて捕捉されて固定されるものと解され、触媒における 吸蔵剤の移動を効果的に抑制できる。本発明において、 好ましくは、抑制層は、担体と触媒層との間および触媒 層の外面の少なくとも一方に形成される。

【0010】担体と触媒層との間に設けた場合、例えば 担体を抑制層で被覆した場合、触媒層に添加された吸蔵 剤の担体内への浸入が、触媒層と担体との間に層状をな 30 して設けられた抑制層によって確実に阻止される。そし て、抑制層により担体内への吸蔵剤の浸入が抑制される ので、吸蔵剤を構成する材料の組成成分と担体の組成成 分との反応による化合物の形成が抑制され、この化合物 の形成に起因する担体でのクラック発生ひいては触媒の 耐久性低下が防止される。また、抑制層を触媒層の外面 に形成した場合、触媒層からの吸蔵剤の蒸発、飛散が、 触媒層の外面に層状をなして設けた抑制層によって確実 に阻止される。なお、本発明の触媒は複数の触媒層を備 つまたは2つ以上の抑制層が触媒中の適宜の位置に配さ れる。

【0011】一般に、多数のセルからなる担体に触媒層 を担持してなる触媒では、担体表面からの触媒層の剥離 防止等の、触媒に課せられる機械的、物理的または化学 的な要件を満たすため、担体の各セルのコーナー部では 触媒層の層厚を厚くしており、従って、コーナー部付近 で触媒層は深層部を有することになる。既に述べたよう に、触媒層内の吸蔵剤と燃料中の硫黄成分との反応によ

く排気空燃比をリッチ化するなどして還元雰囲気を形成 するが、触媒層の深層部ではガス拡散が悪いので硫酸塩 の分解は困難であり、硫酸塩の粒子成長が進行し易く、 これに伴う吸蔵剤の消費によってNOx吸蔵性能が低下

【0012】との点、担体と触媒層との間や触媒層の外 面に抑制層を形成してなる本発明の好適態様では、担体 コーナー部の触媒層を厚くすべきとの要件が緩和され、 触媒層の層厚が全体として均一にできて触媒層でのガス 10 拡散が促進され、硫酸塩の成長に伴う吸蔵剤の消費量が 少なくなる。本発明において、好ましくは、抑制層は、 酸性物質を含む複合酸化物からなる群から選択される少 なくとも一つの材料から構成される。酸性物質を含む複 合酸化物の各々は、IV族、V族およびVI族の遷移元 素ならびにIV族、V族およびVI族の典型元素からな る群から選択される少なくとも一つの酸性物質を含む。 【0013】この好適態様では、吸蔵剤固定能力および 熱安定性に富む酸性酸化物や複合酸化物により、触媒の 排ガス浄化性能低下の防止および耐久性向上が図られ 20 る。たとえば、複合酸化物は酸点が発現する組合せの酸 化物から構成される。より好ましくは、少なくとも一つ の酸性物質は、酸性物質と吸蔵剤との反応性を考慮して 選択される。例えば、吸蔵剤がカリウムの場合、シリカ やタングステンを酸性物質として含む酸性酸化物や複合 酸化物を用いるのが良い。

【0014】好ましくは、抑制層は、NOxと吸蔵剤と の反応性を阻害しない材料からなる。この場合、触媒上 での吸蔵剤の移動を抑制する作用が抑制層により奏され ると共に、吸蔵剤のNOx吸蔵作用が良好に奏される。 或いは、抑制層は、還元物質(たとえば、HCなどの還 元ガス)を吸着する材料からなる。この場合、抑制層の 還元物質吸着能により抑制層中に捕捉された還元物質に より、触媒層内や抑制層内の硫酸塩や硝酸塩が分解さ れ、NOx吸蔵性能が回復する。

【0015】好ましくは、抑制層はゼオライトからな る。ゼオライトを抑制層として備えた触媒によれば、既 に述べた好適態様の利点と同様の利点が奏される。すな わち、ゼオライトはカチオン交換能と分子ふるい作用を 有し、吸蔵剤を固定する能力およびHCを吸着する能力 えたものでも良く、との場合、触媒層の配置に応じて― 40 に優れる。触媒内を移動する吸蔵剤は、高温の水蒸気存 在下においてイオン化された状態になることがあり、ゼ オライト上の酸点のカチオン交換能によりイオンとして 固定される(図5を参照)。また、ゼオライトは、三次 元網目状構造をもち、高い比表面積を有する。吸蔵剤 は、この様な構造のゼオライト上で高分散化するので、 特にゼオライトを触媒層と担体との間に設けた場合、吸 蔵剤は担体内へ浸入し難くなる。更に、ゼオライトはH C吸着能(より一般的には還元物質吸着能)に優れる。 内燃機関がリーン運転状態にあっても排ガスには僅かな り生成される硫酸塩を分解して吸蔵性能を回復させるべ 50 HCが含まれ、ゼオライト上に吸着されたHCによって

吸蔵剤の硝酸塩や硫酸塩の分解が促進される。すなわ ち、リーン運転中においても、HC吸着能を有するゼオ ライトからなる抑制層は、排ガス中に含まれる僅かなH Cを利用して吸蔵剤の硝酸塩や硫酸塩を連続的に分解 し、触媒のNOx吸蔵性能の回復に寄与する。

【0016】本発明において、抑制層を構成するゼオラ イトとして、MFI型、Y型、X型、モルデナイト、フ ェリエライトなどの種々のタイプのゼオライトを使用可 能であるが、吸着HC種との構造関連性を考慮して、排 ガス組成に適合するものを選択することが好ましい。ま 10 れる。また、カリウムを消費せずにその浸透を抑制可能 た、ゼオライトのカチオン交換能及び耐熱性能は、ゼオ ライトの組成成分に依存する。すなわち、カチオン交換 能はゼオライトでのSiO2/AlO2比に反比例し、耐 熱性はこの比に比例する。従って、例えば、上記の比を できるだけ大きくすることにより触媒の耐熱性向上を図 ることができる。また、上記の比を小さくすることによ り触媒の髙温下での長時間運転に伴う吸蔵剤の消失量を 低減して吸蔵性能を維持できる。

【0017】好ましくは、抑制層は、触媒物質たとえば 貴金属を含まない。この場合、抑制層内では触媒物質に 20 よる触媒作用は奏されず、抑制層に固定された吸蔵剤と 排ガス中のSOxとの化学反応が生じ難くなるため、と の化学反応に伴う吸蔵剤の消費が少なくなり、触媒のN Ox吸蔵性能が維持される。本発明において、好ましく は、吸蔵剤はカリウムを含み、担体は多孔質担体からな る。カリウムの添加により触媒のNOx吸蔵能力が向上 する。また、多孔質担体の使用により排ガスの圧力損失 が低下すると共に排ガスが触媒層に良好に接触して排ガ ス浄化が良好に行われる。その一方で、多孔質担体を有 する触媒では、髙温の水蒸気を含む排ガスの流通が良く 30 なって吸蔵剤の移動や蒸発、飛散が生じ易くなるが、本 発明では抑制層によってこれが防止される。

【0018】好ましくは、上記抑制層は、酸性度の高い 層、比表面積の高い層、結晶格子の小さい層、分子量の 大きい元素化合物からなる層、或いは、塩基性度の高い 層のいずれか一つで構成される。好ましくは、酸性度の 高い層は、触媒層のカリウムとの反応性が高い酸性材料 たとえば珪素酸化物を含む。比表面積の高い層は、比表 面積の高い材料たとえばゼオライトを含む。分子量の大 つ安定な塩基材料たとえば硫酸バリウム (BaSO4) から構成される。また、塩基性度の高い層は、たとえば 酸化バリウム (BaO) などの塩基材料からなる。

【0019】上記の好適態様によれば、多孔質担体への カリウムの浸透が、下記のメカニズムによって抑制され るものと考えられる。すなわち、抑制層が酸性度の高い 層から構成されている場合、カリウムは酸性度の高い層 と反応して多孔質担体の表面に到達する前に消費される ものと解される。また、比表面積の高い層からなる抑制

からなる抑制層はカリウムの移動を阻止するものと解さ れる。分子量の大きい元素化合物からなる抑制層の場 合、多孔質担体へのカリウムの浸透経路が少なくなるも のと考えられる。そして、塩基性度の髙い抑制層の場合 には、この層がカリウムと同一の性質を有することか ら、カリウムが抑制層に近づくと反発を受け、多孔質担 体へのカリウムの誘導性が低下するものと解される。 【0020】上記のようにして多孔質担体へのカリウム の浸透が抑制されて排ガス浄化触媒の耐久性向上が図ら な抑制層の場合、カリウムの消費によるカリウムのNO x浄化作用の低下を来すことがなく、排ガス浄化用触媒 の排ガス浄化性能が好適に維持される。本発明の排ガス 浄化用触媒の耐久性および吸蔵剤消失防止能力を評価す るため、その一例としてカリウムを含む吸蔵剤を添加し た触媒層とコージライト担体との間にゼオライトを抑制 層として設けてなるNOx触媒を製作し、未使用のNO x触媒におけるカリウム含有率をXRF法で求めた。ま た、NOx触媒をエンジンに搭載して台上試験や実車走 行試験に供し、これにより高温下で長時間(例えば85 0°Cで32時間)にわたって使用したNOx触媒のカ リウム含有率を求め、使用前後におけるカリウム含有率 の差を当初のカリウム含有率で除したものをカリウム消 失量として求めた。この結果、触媒層を担体に担持した 触媒では数十%ないし50%に及ぶカリウム消失量が、 本発明の触媒では十数%程度に抑制されることが分かっ た。この実験結果(図6)は、吸蔵剤であるカリウムの 触媒からの消失量が本発明により大幅に低減されること を示す。

【0021】また、本発明による上記NOx触媒を台上 試験や実車走行試験に供した後でその切断面に関してE PMA法により元素分析した。との結果、コージライト 担体内でのカリウム、マグネシウム、アルミニウム、珪 素及び酸素の化合物やカリウム、アルミニウム、珪素及 び酸素の化合物の存在量は、コージライト担体の表面に 単に触媒層を形成してなる触媒の場合に比べ相当に少な いことが認められた。

【0022】この実験結果は、コージライト担体(より 一般的には多孔質担体)中へのカリウムの浸透が抑制層 きい元素化合物からなる層は、例えば分子量が大きく且 40 により防止されることを示す。実際、本発明の排ガス浄 化用触媒は、高温下で長時間使用した場合にも、カリウ ムの浸透に起因した化合物の生成が防止されて多孔質担 体にクラックが発生しにくく、耐久性に富む。

【発明の実施の形態】以下、本発明の第1実施形態によ る排気ガス浄化触媒を説明する。本実施形態の排気ガス 浄化触媒は、多数のセルからなるハニカム(モノリス) 型のコージライト担体を有するNOx触媒として構成さ れている。図1はコージライト担体の一つのセルの一部 層の内部ではカリウムが高分散し、結晶格子の小さい層 50 を示し、コージライト担体10のセルは例えば四角形状 に形成されている。 コージライト担体 10の表面にはシ リカ層20が被覆され、また、シリカ層20の表面に触 媒層30が担持されている。そして、触媒層30には、 カリウム(K)およびバリウム(Ba)がNOx吸蔵剤 として添加されている。シリカ層20は、コージライト 担体10(より一般的には多孔質担体)へのカリウムの 浸透を抑制する抑制層として機能する。

7

【0024】コージライト担体10は、たとえば、アル ミナ源の粉末、シリカ源の粉末およびマグネシア源の粉 末を、アルミナ、シリカ、マグネシアの割合がコージラ 10 〇x触媒の耐久性を損なうことになる。これに対して、 イト組成になるように混合したものを水に分散させ、そ の固形分をハニカム状に成形し、このハニカム成形体を 焼成したものである。シリカ層20は、例えば以下のよ うにして、コージライト担体10の表面に形成される。 先ず、珪素化合物の水溶性塩を水で希釈して所定濃度の 水溶液を調製し、この水溶液中にコージライト担体10 を浸漬する。珪素化合物の塩の水溶液は、コージライト 担体10の吸水性によってコージライト担体10の表面 や表層中に吸収される。その後、コージライト担体10 ライト担体 10の表面や表層中に吸着させる。次に、コ ージライト担体10を加熱すると、珪素化合物の塩が分 解し、コージライト担体10の表面にシリカ層20が形 成される。すなわち、コージライト担体10がシリカ層 20により被覆される。

【0025】シリカ層20の形成に用いられる珪素化合 物の塩の水溶液の適正な濃度は、主としてコージライト 担体10の吸水特性に応じて変化する。そこで、コージ ライト担体の表層部分についてEPMA法などによる元 素分析を行って、水溶液濃度と被覆状態との関係を予め 30 確認しておくことが好ましい。この様に珪素化合物の塩 の水溶液の最適濃度を予め求めることにより、コージラ イト担体と触媒層との接着性ならびにシリカ層のカリウ ム浸透抑制効果を担保する最適な被覆状態を得ることが できる。

【0026】触媒層30は、例えば以下のようにして、 シリカ層20の表面に形成される。先ず、プラチナなど の貴金属とカリウムなどのアルカリ金属とバリウムなど のアルカリ土類金属とを主成分とする粉末を含むスラリ ーが調製される。次いで、シリカ層20を形成済みのコ 40 ージライト担体 10を上記のスラリー中に浸漬し、これ を乾燥後に焼成する。

【0027】以上のようにして、シリカ層20を介して コージライト担体10に触媒層30をコーティングして なるNOx触媒を得る。従来公知のように、このNOx 触媒は、たとえば緩衝材を介してケースに収容され、希 薄燃焼内燃機関の排気管内に配置される。このNOx触 媒によれば、リーン空燃比での機関運転中に排ガス中の NOxが、触媒層30に分散された触媒種の作用下で硝 転中には硝酸塩が分解され、吸蔵されていたNOxが窒 素に還元されてNOx触媒から大気中に放出される。

【0028】この様なNOx触媒を装備した内燃機関を 長時間運転すると、NOx触媒は長時間にわたって髙温 に晒される。この場合、カリウムが添加された触媒層を コージライト担体にコーティングしてなる従来のNOx 触媒にあっては、既に述べたようにカリウムがコージラ イト担体中へ移動して担体中の珪素などと反応して化合 物を生成し、コージライト担体にクラックが発生してN 本実施形態のNOx触媒では、EPMA法による元素分 析によれば、NOx触媒を長時間にわたって髙温下で使 用した場合にも、触媒層30に添加されたカリウムとコ ージライト担体 10 のシリカ成分との化合物の生成が抑 制されることが明らかになった。この理由は、触媒層3 0からコージライト担体10へのカリウムの移動がシリ カ層20により阻止されるものと考えられる。この様に コージライト担体10と熱膨張率を異にする化合物がコ ージライト担体 10中で生成しないことから、化合物の を乾燥させて水分を蒸発させ、珪素化合物の塩をコージ 20 生成に起因するコージライト担体10でのクラック発生 が防止される。

> 【0029】以下、本発明の第2実施形態による排気ガ ス浄化触媒を説明する。図3に示すように、本実施形態 の排気ガス浄化触媒は、第1実施形態のものに比べて、 シリカ層20に代えて、二酸化チタン(TiO2)を主 成分とするチタニア層40を抑制層として形成した点が 異なる。その他の点については第1実施形態のものと同 一構成であり、この排気ガス浄化触媒は第1実施形態の ものと略同様の方法で製造できる。

【0030】チタニア層40をコージライト担体10と 触媒層30との間に形成してなる本実施形態の排気ガス 浄化触媒においても、EPMA法による元素分析によれ は、長時間にわたる髙温下での使用した場合にも触媒層 30に添加されたカリウムのコージライト担体10中へ の浸透が防止されることが分かった。この様に、カリウ ムの浸透が防止されるため、この排ガス浄化触媒は耐久 性に富む。また、本実施形態によるNOx触媒では、触 媒層30からのカリウムの損失が低減される。この理由 もシリカ層と同様と考えられる。

【0031】以下、本発明の第3実施形態による排気ガ ス浄化触媒を説明する。図4に示すように、本実施形態 の排気ガス浄化触媒は、第1実施形態のものに比べて、 シリカ層20に代えて、ゼオライト層50を抑制層とし て形成した点が異なる。その他の点については第1実施 形態のものと同一構成であり、この排気ガス浄化触媒は 第1実施形態のものと略同様の方法で製造できる。

【0032】なお、コージライト担体10へのゼオライ ト層50の形成にあたり、第1実施形態の場合と同様に ゼオライト構成成分を水系分散剤に分散させても良い 酸塩の形で吸蔵される。また、リッチ空燃比での機関運 50 が、有機性分散剤に分散させるようにしても良い。ま

た、接着剤としてシリカ、アルミナ等の水和物の水中分 散品 (ゾル) や帯電分散溶液 (コロイド) を用いること もできる。

9

【0033】ゼオライト層50を抑制層として備えた本 実施形態の触媒において、ゼオライト層50はカチオン 交換能を備える酸点を有し、吸蔵剤(本実施形態ではカ リウム)を固定する能力に優れる。触媒内を移動する吸 蔵剤は、高温の水蒸気存在下においてイオン化された状 態になることがあり、図5に模式的に示すように、吸蔵 剤たとえばカリウムは、ゼオライト層50上の酸点のカ 10 チオン交換能によりイオンとして固定される。また、ゼ オライト層50は、三次元網目状構造をもち、高い比表 面積を有する。カリウムは、との様な構造のゼオライト 上で髙分散されるので、コージライト担体10内へ浸入 し難くなる。更に、ゼオライト層50は、還元物質(た とえばHC等の還元ガス)を吸着する能力に優れる。内 燃機関がリーン運転状態にあっても排ガスには僅かなH Cが含まれ、HC吸着能を有するゼオライト層50上に 吸着されたHCによってカリウムの硝酸塩や硫酸塩の分 解が促進される。すなわち、リーン運転中においても、 ゼオライト層50は、排ガス中に含まれる僅かなHCを 利用して硝酸塩や硫酸塩を連続的に分解して、触媒のN Ox吸蔵性能の回復に寄与する。

【0034】本実施形態のゼオライト層50は、触媒物 質たとえばPt等の貴金属を含まず、従って、ゼオライ ト層50内ではPtなどによる触媒作用は奏されず、ゼ オライト層50に固定されたカリウムと排ガス中のSO xの化学反応が生じ難くなるため、この様な化学反応に 伴う吸蔵剤の消費が少なくなり、触媒のNOx吸蔵性能 が維持される。

【0035】ゼオライト層50は、MFI型、Y型、X 型、モルデナイト、フェリエライトなどの種々のタイプ のゼオライトを用いて構成可能である。この際、吸着H C種との構造関連性を考慮して、排ガス組成に適合する タイプのゼオライトが選択される。また、ゼオライトの カチオン交換能は、ゼオライトでのSiO2/AlO2比 に反比例し、その耐熱性はこの比に比例する。本実施形 態では、耐熱性向上のため、上記の比をできるだけ大き くなるようにしている。なお、 SiO2/AlO2比が 小さくなるようにゼオライト組成成分を調製することに 40 より、ゼオライトの吸蔵剤捕捉能力を増大可能であり、 この場合、高温下の長時間使用による吸蔵剤の消失量が 低減する。

【0036】ゼオライト層50をコージライト担体10 と触媒層30との間に形成してなる本実施形態の排気ガ ス浄化触媒の耐久性および吸蔵剤消失防止能力を評価す るため、カリウムを含む吸蔵剤を添加した触媒層とコー ジライト担体との間にゼオライトを抑制層として設けて なるNOx触媒を製作し、未使用のNOx触媒における カリウム含有率をXRF法で求めた。また、NOx触媒 50 分子量が大きい安定塩基材料たとえば硫酸バリウムを主

をエンジンに搭載して台上試験や実車走行試験に供し、 これにより高温下で長時間(例えば850°Cで32時 間) にわたって使用したNOx触媒のカリウム含有率を 求め、使用前後におけるカリウム含有率の差を当初のカ リウム含有率で除したものをカリウム消失量として求め た。

【0037】図6に、ゼオライト層50を設けた本実施 形態の触媒についての実験結果を、触媒層を担体に担持 した未対策の触媒、シリカ層20を設けた第1実施形態 の触媒及びチタニア層40を設けた第2実施形態の触媒 についての実験結果と共に示す。図6に示すように、未 対策の触媒でのカリウム消失量が数十%ないし50%に 及ぶのに対して、本実施形態の触媒ではこのカリウム消 失量が十数%程度に抑制されることが分かった。この実 験結果は、吸蔵剤であるカリウムの触媒からの消失量が 大幅に低減されることを示す。第1及び第2実施形態の 触媒でのカリウム消失量は20数%程度であった。

【0038】また、第1及び第2実施例の場合と同様、 本実施形態の触媒を台上試験や実車走行試験に供した後 20 でその切断面に関してEPMA法により元素分析した。 との結果、長時間にわたる高温下での使用した場合にも 触媒層30に添加されたカリウムのコージライト担体1 0中への浸透が防止されることが分かった。本発明は、 上記実施形態のものに限定されず、種々に変形可能であ る。

【0039】例えば、上記実施形態では、ハニカム型コ ージライト担体 10を担体として用いたが、本発明は、 コージライト以外の材料から成る担体を備えた排ガス浄 化用触媒にも適用可能である。メタル担体を用いた場合 30 には、担体への吸蔵剤の浸透はほとんど問題にはならな いが、吸蔵剤の飛散を防止する効果が得られ、触媒の排 ガス浄化性能の低下が防止される。また、ハニカム型コ ージライト担体を用いる場合、コージライト担体のセル は四角形状のものに限定されず、例えば三角形状や六角 形状のものでも良い。

【0040】第1実施形態では二酸化珪素を主成分とす るシリカ層20によって抑制層を構成し、第2実施形態 では二酸化チタンを主成分とするチタニア層40によっ て抑制層を構成し、また、第3実施形態ではゼオライト 層50によって抑制層を構成したが、抑制層の構成材料 は二酸化珪素や二酸化チタンやゼオライトに限定されな

【0041】すなわち、二酸化珪素に代えて、他の酸性 材料を用いて、抑制層を酸性度の高い層によって構成可 能である。また、二酸化チタンに代えて、バリウム(B a) などのアルカリ金属や酸化バリウム(BaO) など の塩基材料を主成分とする塩基性度の高い層によって抑 制層を構成可能である。更に、ゼオライトなどの比表面 積の高い材料を主成分として含む比表面積の高い層や、

成分として含む分子量の大きい元素化合物からなる層 や、結晶格子の小さい層によって、抑制層を構成しても 良い。

11

【0042】より広義には、本発明では、酸性物質を含 む酸性酸化物と、酸性物質を含む複合酸化物と、窒素酸 化物と上記吸蔵剤との反応性を阻害しない材料と、還元 物質を吸着する材料とからなる群から選択される一つ以 上の材料を含む材料から抑制層を形成可能であり、酸性 物質は、IV族、V族及びVI族の遷移元素ならびにI V族、V族及びVⅠ族の典型元素から選択される一つ以 10 用いた場合に生じ易い吸蔵剤の担体への浸透や蒸発、飛 上の材料を含むもので良い。

【0043】また、上記実施形態では、一つの抑制層2 0、40または50を担体10と触媒層30との間にお いて担体10の外面に形成したが、抑制層の形成数およ び形成部位はこれに限定されない。例えば、一つの抑制 層を触媒層30の外面に形成可能である。また、複数の 触媒層を有する触媒の場合、触媒層の形成態様に応じ て、担体と触媒層との間および触媒層中或いは触媒層の 外面の少なくとも一ケ所に、一つまたは2つ以上の抑制 層を適宜に形成可能である。

[0044]

【発明の効果】請求項1に記載の発明に係る排ガス浄化 用触媒は、触媒中に抑制層を設けて触媒における吸蔵剤 の移動を抑制するようにしたので、吸蔵剤の蒸発、飛散 による吸蔵剤の消失ひいては触媒の排ガス浄化性能の低 下を大幅に低減できる。請求項2に記載の発明では、担 体と触媒層との間および触媒層中或いは触媒層の外面の 少なくとも一ケ所に抑制層を形成したので、触媒層に添 加された吸蔵剤の担体内への浸入や触媒層からの吸蔵剤 き、触媒の耐久性向上や排ガス浄化性能の低下防止を図 るととができる。

【0045】請求項3に記載の発明では、IV族、V族 及びVI族の遷移元素や典型元素から選択される少なく とも一つの酸性物質を含む酸性酸化物あるいは複合酸化 物と、窒素酸化物と吸蔵剤との反応性を阻害しない材料 と、還元物質を吸着する材料とからなる群から選択され る一つ以上の材料から抑制層を構成するので、吸蔵剤固 定能力および熱安定性に富む酸性酸化物や複合酸化物に より触媒の排ガス浄化性能低下の防止および耐久性向上 40 20 シリカ層 を図ることができ、窒素酸化物と吸蔵剤との反応性を阻 害しない材料により吸蔵剤の消失を抑制しつつ、吸蔵剤 のNOx吸蔵作用による排ガス浄化を図れ、還元物質吸

着能を有する材料が捕捉した還元物質を利用して吸蔵剤 を再生して排ガス浄化能力を回復できる。

【0046】請求項4に記載の発明では、抑制層をゼオ ライトから構成したので、ゼオライトのカチオン交換能 によって触媒における吸蔵剤の移動を効果的に防止し て、吸蔵剤の蒸発、飛散による吸蔵剤の消失ひいては排 ガス浄化性能低下を防止できる。請求項5 に記載の発明 では、カリウムによる吸蔵能力の向上および多孔質担体 による排ガス浄化性能の向上を図りつつ、多孔質担体を 散を抑制層により効果的に防止できる。

【0047】請求項6に記載の発明では、酸性度の高い 層、比表面積の高い層、結晶格子の小さい層、分子量の 大きい元素化合物からなる層、或いは、塩基性度の高い 層のいずれか一つで抑制層を構成したので、吸蔵剤の移 動を確実に防止できる。特に、塩基性度の高い層などか ら抑制層を構成した場合、触媒層からの吸蔵剤の損失を 来すことなく吸蔵剤の移動を防止でき、吸蔵剤の浄化作 用を維持できる。

20 【図面の簡単な説明】

【図1】本発明の第1実施形態による排ガス浄化用触媒 の一つのシェルの四半部を示す部分拡大断面図である。

【図2】コージライト担体の細孔内部におけるシリカ層 の形成状態を説明するための模式図である。

【図3】本発明の第2実施形態による排ガス浄化用触媒 の一つのシェルの四半部を示す部分拡大断面図である。

【図4】本発明の第3実施形態による排ガス浄化用触媒 の一つのシェルの四半部を示す部分拡大断面図である。

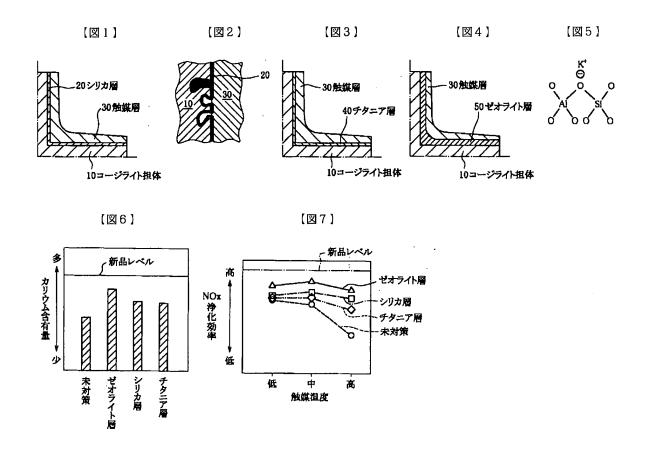
【図5】図4に示した触媒の抑制層を構成するゼオライ の蒸発、飛散を層状をなす抑制層によって確実に阻止で 30 トのカチオン交換能によるカリウム固定作用を示す模式 図である。

> 【図6】図4に示した触媒を髙温下で長時間使用した後 のカリウム含有量を、未対策の触媒、図1に示した触媒 および図3に示した触媒のものと共に示す図である。

> 【図7】図4に示した触媒を髙温下で長時間使用した後 のNOx浄化効率を、未対策の触媒、図1に示した触媒 および図3に示した触媒のものと共に示す図である。

【符号の説明】

- 10 コージライト担体
- - 30 触媒層
 - 40 チタニア層
 - 50 ゼオライト層



フロントページの続き

(72)発明者 田代 圭介

東京都港区芝五丁目33番8号 三菱自動車

工業株式会社内

(72)発明者 岩知道 均一

東京都港区芝五丁目33番8号 三菱自動車

工業株式会社内

(72)発明者 渡邊 哲也

東京都港区芝五丁目33番8号 三菱自動車

工業株式会社内

Fターム(参考) 4D048 AA06 AB01 BA03X BA03Y

BA06X BA06Y BA07X BA07Y BA09X BA09Y BA11X BA11Y BA14X BA14Y BA15X BA15Y

BA30X BB02 BB03 BC04 CC36 CC44 EA04

4G069 AA03 AA08 BA02B BA04B

BA07A BA07B BA13B BA50

BC01A BC03A BC03B BC08A

BC13B BC20A BC24A BC29A

BC49A BC53A BC57A CA03

CA13 DA06 EA19 FA06

* NOTICES *

JPO and INPIT are not responsible for any damages caused by the use of this translation.

- 1. This document has been translated by computer. So the translation may not reflect the original precisely.
- 2.**** shows the word which can not be translated.
- 3.In the drawings, any words are not translated.

CLAIMS

[Claim(s)]

[Claim 1]In a catalyst for emission gas purification which adds at least one chosen from a group which becomes this catalyst bed from an alkaline metal and alkaline-earth metals including a carrier and a catalyst bed as an occlusion agent, A catalyst for emission gas purification providing a restraining layer into a catalyst and controlling movement of the abovementioned occlusion agent in the above-mentioned catalyst.

[Claim 2]A catalyst for emission gas purification given in the 1st paragraph of a claim forming the above-mentioned restraining layer in at least one place of between the above-mentioned carrier and the above-mentioned catalyst beds and the inside of the above-mentioned catalyst bed, or an outside surface of the above-mentioned catalyst bed.

[Claim 3]A catalyst for emission gas purification given in the 1st paragraph of a claim or the 2nd paragraph comprising one or more materials characterized by comprising the following chosen from a group.

An acidic oxide in which the above-mentioned restraining layer contains at least one acid chosen from a representative element of a transition element of group IV, V fellows, and a VI group and group IV, V fellows, and a VI group.

the above -- a multiple oxide which contains one acid even if small.

Material which does not check the reactivity of nitrogen oxides and the above-mentioned occlusion agent.

Material which adsorbs a reducing substance.

[Claim 4]A catalyst for emission gas purification given in the 1st paragraph of a claim or the 2nd paragraph, wherein the above-mentioned restraining layer consists of zeolite.
[Claim 5]A catalyst for emission gas purification given in either of the 1st paragraph of a claim thru/or the 4th paragraph to which the above-mentioned occlusion agent is characterized by

the above-mentioned carrier consisting of porous carriers including potassium. [Claim 6]A catalyst for emission gas purification given in the 1st paragraph of a claim, the 2nd paragraph, or the 5th paragraph, wherein the above-mentioned restraining layer comprises any one of a layer with high acidity, a layer with high specific surface area, a layer with a small crystalline lattice, a layer that consists of element compounds with a large molecular weight, or the layers with a high basicity.

[Translation done.]

* NOTICES *

JPO and INPIT are not responsible for any damages caused by the use of this translation.

- 1. This document has been translated by computer. So the translation may not reflect the original precisely.
- 2.**** shows the word which can not be translated.
- 3.In the drawings, any words are not translated.

DETAILED DESCRIPTION

[Detailed Description of the Invention] [0001]

[Field of the Invention]Especially this invention relates to the catalyst for emission gas purification excellent in endurance and exhaust gas purification performance about the catalyst for emission gas purification.

[0002]

[A related background art] Lean combustion type engine, such as a lean burn engine and a cylinder injection type engine, is operated rather than theoretical air fuel ratio in a predetermined operation area by the lean air fuel ratio by the side of fuel thin for improvement in the fuel consumption characteristic or the exhaust gas characteristic. While lean air fuel ratio operation is performed, NOx (nitrogen oxides) in exhaust gas from the ability not to fully purify with a three way component catalyst. Reducing the NOx emission to the atmosphere is known by equipping the NOx catalyst which carries out occlusion of the NOx in exhaust gas in an oxidizing atmosphere, and making NOx by which occlusion was carried out to this catalyst return to N2 (nitrogen) by reducing atmosphere. In this kind of occlusion type lean NOx catalyst, there is a thing adds potassium (K) as a NOx occlusion agent, and the NOx occlusion performance was made to improve like the statement to JP,9-85093,A.

[Problem(s) to be Solved by the Invention]However, the NOx catalyst which added the occlusion agent, for example, potassium, may be crossed to a long time, a crack may occur for a catalyst also under an elevated temperature, and it has become a cause of the durability degradation of a NOx catalyst. In order to investigate the cause of the crack generation in a NOx catalyst this invention persons, The NOx catalyst which adds potassium as an occlusion agent to the catalyst bed supported to the honeycomb type cordylite carrier was manufactured, and the driving test of the vehicles carrying the engine bench test of the engine which

equipped this NOx catalyst, and this kind of engine was done. In the engine bench test or the real vehicle driving test, an engine and vehicles were operated on conditions which are put to the elevated temperature more than 650 degreeC, over the time when a NOx catalyst is considerable. And ultimate analysis in the cutting plane of a NOx catalyst is carried out by the EPMA method (electron beam probe minute-sections analysis method) after the end of operation, It checked that compound KAISiO4 of compound KMg4aluminum9Si9O36 of potassium, magnesium, aluminum, silicon, and oxygen, potassium, aluminum, silicon, and oxygen existed in the cordylite (Mg2aluminum4Si5O18) layer of a catalyst.

[0004]According to the above-mentioned experiment, if a NOx catalyst is put to an elevated temperature, the potassium added by the catalyst bed (wash coat) will permeate in a cordylite carrier, and it will be thought that potassium reacts to a cordylite and the above-mentioned compound is formed under a high temperature atmosphere. Here, since the water solubility is high and the melting point is low, the compound of potassium is understood that potassium permeates a cordylite carrier easily. And when a cordylite and the compound which differs in a coefficient of thermal expansion are formed into a cordylite carrier, a crack will occur in a cordylite carrier with change of the catalyst temperature under catalyst use and before and behind use, and the intensity of a NOx catalyst will fall.

[0005]As mentioned above, the NOx catalyst which contains potassium etc. as an occlusion agent is used under an oxidizing atmosphere. In this oxidizing atmosphere, the nitrate and sulfate of an occlusion agent are formed of the chemical reaction of an occlusion agent, and the nitrogen component in exhaust gas and a sulfur component, and NOx occlusion capacity declines. In this case, although occlusion capacity is recoverable by forming reducing atmosphere and decomposing a nitrate and sulfate into the circumference of a NOx catalyst, even if it takes such a measure, when a NOx catalyst is used under an elevated temperature for a long time, purification performance may fall.

[0006]In view of the result of the following experiment which this invention person conducted, it is thought that one of the purification performance fall causes is in an occlusion agent evaporating and dispersing gradually from a NOx catalyst in the bottom of an elevated temperature, and most portion of the occlusion agent within a catalyst disappearing. Namely, this invention person manufactures the NOx catalyst which supports the catalyst bed which contains potassium as an occlusion agent to a cordylite carrier, It asks for the potassium content in an intact NOx catalyst by the XRF method (X ray fluorescence spectroscopy), Next, after using this catalyst over a long time (it is 32 hours for example, at 850 degreeC) under an elevated temperature, it asked for the potassium content of the catalyst, and further, the difference of the potassium content before and behind use was **(ed) with the original potassium content, and the amount of potassium disappearance was calculated. As a result, it turned out that the amount of potassium disappearance reaches to tens of % thru/or 50% (see

drawing 6).

[0007]Then, an object of this invention is to provide the catalyst for emission gas purification which can be reduced substantially for the aggravation degree of the exhaust gas purification performance by disappearance of an occlusion agent.

[0008]

[Means for Solving the Problem]This invention provides a restraining layer which becomes a catalyst for emission gas purification which adds an occlusion agent to a catalyst bed from material which controls movement of an occlusion agent, and controls movement of an occlusion agent in a catalyst. As for an occlusion agent which moves in inside of a catalyst when a catalyst for emission gas purification is exposed to an elevated temperature, movement is controlled by restraining layer in this invention. A restraining layer makes the shape of a layer, a formation gestalt of such a restraining layer contributes to control of movement of an occlusion agent greatly, and, as for evaporation of an occlusion agent from a catalyst, and disappearance ****** of an occlusion agent by scattering, a fall of exhaust gas purification performance of a catalyst is prevented.

[0009]In this invention, a restraining layer is preferably constituted by material which has an acid site. In this case, an occlusion agent which moves in inside of a catalyst is understood as what is caught and fixed in an acid site which a component of a restraining layer has, and can control movement of an occlusion agent in a catalyst effectively. In this invention, a restraining layer is preferably formed between a carrier and catalyst beds or in either [at least] an outside surface of a catalyst bed.

[0010]When it provides between a carrier and a catalyst bed, for example a carrier is covered with a restraining layer, permeation into a carrier of an occlusion agent added by catalyst bed is certainly prevented by restraining layer which made the shape of a layer and was provided between a catalyst bed and a carrier. And since permeation of an occlusion agent into a carrier is controlled by restraining layer, formation of a compound by a reaction of a composition component of material and a composition component of a carrier which constitute an occlusion agent is controlled, and durability degradation of ** from a crack in a carrier resulting from formation of this compound and by extension, a catalyst is prevented. When a restraining layer is formed in an outside surface of a catalyst bed, evaporation of an occlusion agent from a catalyst bed and scattering are certainly prevented by restraining layer which made and provided the shape of a layer in an outside surface of a catalyst bed. A thing provided with two or more catalyst beds may be sufficient as a catalyst of this invention, and one or two restraining layers or more are allotted to a proper position in a catalyst in this case according to arrangement of a catalyst bed.

[0011]In a catalyst which generally supports a catalyst bed to a carrier which consists of many cells. In order to satisfy mechanical, physical, or chemical requirements imposed on catalysts,

such as prevention from exfoliation of a catalyst bed from a carrier surface, in a corner part of each cell of a carrier, thickness of a catalyst bed is thickened, therefore a catalyst bed will have a depths part near a corner part. Make an exhaust air fuel ratio rich, and form reducing atmosphere in order to decompose sulfate generated by reaction of an occlusion agent in a catalyst bed, and a sulfur component in fuel and to recover occlusion performance, as already stated, but. In a depths part of a catalyst bed, since gas diffusion is bad, decomposition of sulfate is difficult, particle growth of sulfate advances easily, and NOx occlusion performance falls by consumption of an occlusion agent accompanying this.

[0012]In a suitable mode of this invention which forms a restraining layer between this point, a carrier, and catalyst beds and in an outside surface of a catalyst bed. Requirements that a catalyst bed of a carrier corner part should be made thick are eased, thickness of a catalyst bed is made uniformly as a whole, gas diffusion in a catalyst bed is promoted, and an amount of consumption of an occlusion agent accompanying growth of sulfate decreases. In this invention, a restraining layer comprises preferably at least one material chosen from a group which consists of a multiple oxide containing acid. Each of a multiple oxide containing acid contains at least one acid chosen from a group which consists of a representative element of a transition element of group IV, V fellows, and a VI group and group IV, V fellows, and a VI group.

[0013]In this suitable mode, prevention and durability enhancement of an exhaust gas purification performance fall of a catalyst are planned with an acidic oxide and a multiple oxide which are rich in occlusion agent fixed capability and thermal stability. For example, a multiple oxide comprises an oxide of combination which an acid site reveals. At least one acid is more preferably chosen in consideration of the reactivity of acid and an occlusion agent. For example, when an occlusion agent is potassium, it is good to use an acidic oxide which contains silica and tungsten as acid, and a multiple oxide.

[0014]Preferably, a restraining layer consists of material which does not check the reactivity of NOx and an occlusion agent. In this case, an operation which controls movement of an occlusion agent on a catalyst is done so by restraining layer, and a NOx occlusion operation of an occlusion agent is done so good. Or a restraining layer consists of material which adsorbs a reducing substance (for example, reducing gas, such as HC). In this case, sulfate and a nitrate in a catalyst bed and a restraining layer are decomposed by reducing substance caught by reducing substance adsorption capacity of a restraining layer in a restraining layer, and NOx occlusion performance is recovered.

[0015]Preferably, a restraining layer consists of zeolite. According to the catalyst provided with zeolite as a restraining layer, an advantage of an already described suitable mode and same advantage are done so. That is, zeolite has cation exchange ability and a molecular sieve operation, and is excellent in capability to adsorb capability and HC which fix an occlusion

agent. It may have been ionized under a hot steam existence by occlusion agent which moves in inside of a catalyst, and it is fixed by cation exchange ability of an acid site on zeolite as ion (see <u>drawing 5</u>). Zeolite has three-dimensional network structure and has high specific surface area. Since an occlusion agent is high-decentralized on zeolite of such a structure, when especially zeolite is provided between a catalyst bed and a carrier, an occlusion agent becomes difficult to permeate into a carrier. Zeolite is excellent in HC adsorption capacity (generally reducing substance adsorption capacity). Even if an internal-combustion engine is in a lean operation state, slight HC is contained in exhaust gas, and decomposition of a nitrate of an occlusion agent or sulfate is promoted by HC which adsorbed on zeolite. That is, a restraining layer which consists of zeolite which has HC adsorption capacity during lean operation decomposes a nitrate and sulfate of an occlusion agent continuously using slight HC contained in exhaust gas, and contributes to recovery of NOx occlusion performance of a catalyst.

[0016]In this invention, although it is usable as zeolite which constitutes a restraining layer in zeolite of various types, such as a MFI type, Y type, an X type, mordenite, and a ferrierite, it is preferred to choose what suits an exhaust gas presentation in consideration of structure relevance with an adsorption HC kind. It depends for cation exchange ability and heat-resistant performance of zeolite on a composition component of zeolite. That is, in inverse proportion to SiO2/AlO2 ratio in zeolite, heat resistance of cation exchange ability is proportional to this ratio. Therefore, for example, improvement in heat-resistant of a catalyst can be aimed at by enlarging the above-mentioned ratio as much as possible. By making the above-mentioned ratio small, the amount of disappearance of an occlusion agent accompanying prolonged operation under an elevated temperature of a catalyst is reduced, and occlusion performance can be maintained.

[0017]Preferably, a restraining layer does not contain a catalyst substance, for example, the precious metals. In this case, within a restraining layer, a catalysis by a catalyst substance is not done so, but since it becomes difficult to produce a chemical reaction of an occlusion agent fixed to a restraining layer, and SOx in exhaust gas, consumption of an occlusion agent accompanying this chemical reaction decreases, and NOx occlusion performance of a catalyst is maintained. In this invention, as for an occlusion agent, a carrier consists of porous carriers preferably including potassium. NOx occlusion capacity of a catalyst improves by addition of potassium. Pressure loss of exhaust gas declines by use of a porous carrier, and exhaust gas contacts a catalyst bed good and emission gas purification is performed good. Although circulation of exhaust gas containing a hot steam becomes good and it becomes easy to produce movement of an occlusion agent, evaporation, and scattering on the other hand with a catalyst which has a porous carrier, this is prevented by restraining layer in this invention. [0018]The above-mentioned restraining layer comprises any one of a desirable layer with high

acidity, a layer with high specific surface area, a layer with a small crystalline lattice, a layer that consists of element compounds with a large molecular weight, or the layers with a high basicity. Preferably, a layer with high acidity contains, an acid material with high reactivity, for example, a silicon oxide, with potassium of a catalyst bed. A layer with high specific surface area contains, high material, for example, zeolite, of specific surface area. A layer which consists of element compounds with a large molecular weight comprises, for example, base material (BaSO4), for example, barium sulfate, with it. [a large and molecular weight and] [stable] A layer with a high basicity consists of base materials, such as barium oxide (BaO), for example.

[0019]According to the above-mentioned suitable mode, osmosis of potassium to a porous carrier is considered to be controlled by the following mechanism. That is, when a restraining layer comprises a layer with high acidity, potassium is understood as what is consumed before reacting to a layer with high acidity and reaching on the surface of a porous carrier. Inside a restraining layer which consists of a layer with high specific surface area, potassium high-distributes and a restraining layer which consists of a layer with a small crystalline lattice is understood to prevent movement of potassium. In the case of a restraining layer which consists of element compounds with a large molecular weight, it is thought that an osmosis course of potassium to a porous carrier decreases. And since this layer has the same character as potassium in the case of a restraining layer with a high basicity, if potassium approaches a restraining layer, rebounding will be received, and it is understood as that to which the inductivity of potassium to a porous carrier falls.

[0020]Osmosis of potassium to a porous carrier is controlled as mentioned above, and durability enhancement of an exhaust gas cleaning catalyst is planned. In the case of a restraining layer which can control the osmosis, without consuming potassium, a fall of a NOx cleaning effect of potassium by consumption of potassium is not caused, and exhaust gas purification performance of a catalyst for emission gas purification is maintained suitably. In order to evaluate the endurance of a catalyst for emission gas purification of this invention, and occlusion agent disappearance prevention capability, A NOx catalyst which provides zeolite as a restraining layer between a catalyst bed and a cordylite carrier which added an occlusion agent which contains potassium as the example was manufactured, and it asked for potassium content in an intact NOx catalyst by the XRF method. Carry a NOx catalyst in an engine and an engine bench test and a real vehicle driving test are presented, It asked for potassium content of a NOx catalyst which this used over a long time (it is 32 hours for example, at 850 degreeC) under an elevated temperature, and asked for what **(ed) a difference of potassium content before and behind use with the original potassium content as an amount of potassium disappearance. As a result, with a catalyst which supported a catalyst bed to a carrier, it turned out that the amount of potassium disappearance which reaches to tens of % thru/or 50% is

controlled to about about ten% with a catalyst of this invention. This experimental result (<u>drawing 6</u>) shows that the amount of disappearance from a catalyst of potassium which is an occlusion agent is substantially reduced by this invention.

[0021]After presenting an engine bench test and a real vehicle driving test with the above-mentioned NOx catalyst by this invention, ultimate analysis was conducted by the EPMA method about the cutting plane. As a result, it was admitted that the surface of a cordylite carrier had fairly little abundance of a compound of a compound of potassium within a cordylite carrier, magnesium, aluminum, silicon, and oxygen, potassium, aluminum, silicon, and oxygen compared with a case of a catalyst which only forms a catalyst bed.

[0022]This experimental result shows that osmosis of potassium to inside of a cordylite carrier (generally porous carrier) is prevented by restraining layer. Generation of a compound resulting from osmosis of potassium is prevented, it is hard to generate a crack in a porous carrier, and a catalyst for emission gas purification of this invention is actually rich in endurance, also when it is used under an elevated temperature for a long time.

[Embodiment of the Invention]Hereafter, the exhaust gas purifying catalyst by a 1st embodiment of this invention is explained. The exhaust gas purifying catalyst of this embodiment is constituted as a NOx catalyst which has a honeycomb (monolith) type cordylite carrier which consists of many cells. Drawing 1 shows a part of one cell of a cordylite carrier, and the cell of the cordylite carrier 10 is formed in quadrangular shape. The silica layer 20 is covered by the surface of the cordylite carrier 10, and the catalyst bed 30 is supported by the surface of the silica layer 20. And potassium (K) and barium (Ba) are added by the catalyst bed 30 as a NOx occlusion agent. The silica layer 20 functions as a restraining layer which controls osmosis of the potassium to the cordylite carrier 10 (generally porous carrier). [0024] The cordylite carrier 10, for example the powder of an alumina source, the powder of a silica source, and the powder of the source of magnesia, Water is made to distribute what was mixed so that the rate of alumina, silica, and magnesia might become a cordylite presentation, that solid content is fabricated to honeycomb shape, and this honeycomb Plastic solid is calcinated. The silica layer 20 is formed in the surface of the cordylite carrier 10 as follows, for example. First, the water soluble salt of a silicon compound is diluted with water, the solution of prescribed concentration is prepared, and the cordylite carrier 10 is immersed into this solution. The solution of the salt of a silicon compound is absorbed by the absorptivity of the cordylite carrier 10 in the surface of the cordylite carrier 10, or a surface. Then, the cordylite carrier 10 is dried, moisture is evaporated and the salt of a silicon compound is made to adsorb into the surface of the cordylite carrier 10, or a surface. Next, if the cordylite carrier 10 is heated, the salt of a silicon compound will decompose and the silica layer 20 will be formed in the surface of the cordylite carrier 10. That is, the cordylite carrier 10 is covered with the

silica layer 20.

[0025]The proper concentration of the solution of the salt of the silicon compound used for formation of the silica layer 20 changes mainly according to the water absorption characteristic of the cordylite carrier 10. Then, it is preferred to conduct ultimate analysis by the EPMA method etc. about the layer part of a cordylite carrier, and to check beforehand the relation between aqueous solution concentration and a coated state. Thus, by asking for the optimum density of the solution of the salt of a silicon compound beforehand, the optimal coated state that collateralizes the adhesive property of a cordylite carrier and a catalyst bed and the potassium percolation control effect of a silica layer can be acquired.

[0026]The catalyst bed 30 is formed in the surface of the silica layer 20 as follows, for example. First, the slurry containing the powder which uses the precious metals, such as PURACHINA, alkaline metals, such as potassium, and alkaline-earth metals, such as barium, as the main ingredients is prepared. Subsequently, the cordylite carrier 10 whose silica layer 20 has been formed is immersed into the above-mentioned slurry, and after drying this, it calcinates.

[0027]The NOx catalyst which coats the cordylite carrier 10 with the catalyst bed 30 via the silica layer 20 as mentioned above is acquired. Conventionally, this NOx catalyst is accommodated in a case, for example via shock absorbing material, and is arranged in the exhaust pipe of an internal lean combustion engine so that it may be publicly known. According to this NOx catalyst, occlusion of the NOx in exhaust gas is carried out in the form of a nitrate under an operation of the catalyst species distributed by the catalyst bed 30 during the engine operation in a lean air fuel ratio. A nitrate is disassembled during the engine operation in a rich air fuel ratio, it is returned to nitrogen and NOx by which occlusion was carried out is emitted into the atmosphere from a NOx catalyst.

[0028]If the internal-combustion engine which equipped such a NOx catalyst is operated for a long time, a NOx catalyst will be exposed to an elevated temperature over a long time. In this case, if it is in the conventional NOx catalyst which coats a cordylite carrier with the catalyst bed by which potassium was added, As already stated, potassium will move into a cordylite carrier, it will react to silicon in a carrier, etc., and a compound will be generated, a crack will occur in a cordylite carrier, and the endurance of a NOx catalyst will be spoiled. On the other hand, in the NOx catalyst of this embodiment, according to the ultimate analysis by the EPMA method, also when a NOx catalyst was used under an elevated temperature over a long time, it became clear that generation of the compound of the potassium added by the catalyst bed 30 and the silica components of the cordylite carrier 10 is controlled. This reason is considered that movement of the potassium from the catalyst bed 30 to the cordylite carrier 10 is prevented by the silica layer 20. Thus, since the compound which differs in the cordylite carrier 10 and a coefficient of thermal expansion does not generate in the cordylite carrier 10, the

crack generation in the cordylite carrier 10 resulting from generation of a compound is prevented.

[0029]Hereafter, the exhaust gas purifying catalyst by a 2nd embodiment of this invention is explained. As shown in <u>drawing 3</u>, the exhaust gas purifying catalyst of this embodiment is replaced with the silica layer 20 compared with the thing of a 1st embodiment, and the points which formed the titania layer 40 which uses a titanium dioxide (TiO2) as the main ingredients as a restraining layer differ. About other points, it is the thing and identical configuration of a 1st embodiment, and this exhaust gas purifying catalyst can be manufactured by the method of the approximately said appearance as the thing of a 1st embodiment.

[0030]Also in the exhaust gas purifying catalyst of this embodiment which forms the titania layer 40 between the cordylite carrier 10 and the catalyst bed 30, According to the ultimate analysis by the EPMA method, also when [under the elevated temperature covering a long time] it was used, it turned out that osmosis into the cordylite carrier 10 of the potassium added by the catalyst bed 30 is prevented. Thus, since osmosis of potassium is prevented, this exhaust gas cleaning catalyst is rich in endurance. In the NOx catalyst by this embodiment, the loss of the potassium from the catalyst bed 30 is reduced. It is thought that this reason is the same as that of a silica layer.

[0031]Hereafter, the exhaust gas purifying catalyst by a 3rd embodiment of this invention is explained. As shown in <u>drawing 4</u>, the exhaust gas purifying catalyst of this embodiment is replaced with the silica layer 20 compared with the thing of a 1st embodiment, and the points which formed the zeolite layer 50 as a restraining layer differ. About other points, it is the thing and identical configuration of a 1st embodiment, and this exhaust gas purifying catalyst can be manufactured by the method of the approximately said appearance as the thing of a 1st embodiment.

[0032]Although a drainage system dispersing agent may be made to distribute a zeolite constituent like the case of a 1st embodiment in formation of the zeolite layer 50 to the cordylite carrier 10, it may be made to distribute an organic nature dispersing agent. The underwater distribution article (sol) and electrification dispersed solutions (colloid) of a hydrate, such as silica and alumina, can also be used as adhesives.

[0033]In the catalyst of this embodiment provided with the zeolite layer 50 as a restraining layer, the zeolite layer 50 has an acid site provided with cation exchange ability, and is excellent in the capability to fix an occlusion agent (this embodiment potassium). As it may have been ionized under a hot steam existence by the occlusion agent which moves in the inside of a catalyst and it is typically shown in <u>drawing 5</u>, an occlusion agent, for example, potassium, is fixed by the cation exchange ability of the acid site on the zeolite layer 50 as ion. The zeolite layer 50 has three-dimensional network structure, and has high specific surface area. Since it high-distributes on the zeolite of such a structure, potassium becomes difficult to

permeate into the cordylite carrier 10. The zeolite layer 50 is excellent in the capability to adsorb a reducing substance (for example, reducing gas, such as HC). Even if an internal-combustion engine is in a lean operation state, slight HC is contained in exhaust gas, and decomposition of the nitrate of potassium or sulfate is promoted by HC which adsorbed on the zeolite layer 50 which has HC adsorption capacity. That is, during lean operation, the zeolite layer 50 decomposes a nitrate and sulfate continuously using slight HC contained in exhaust gas, and contributes to recovery of the NOx occlusion performance of a catalyst. [0034]The zeolite layer 50 of this embodiment does not contain the precious metals, such as a catalyst substance, for example, Pt etc., Therefore, within the zeolite layer 50, the catalysis by Pt etc. is not done so, but since it becomes difficult to produce the chemical reaction of SOx in the potassium fixed to the zeolite layer 50, and exhaust gas, consumption of the occlusion agent accompanying such a chemical reaction decreases, and the NOx occlusion performance of a catalyst is maintained.

[0035]The zeolite layer 50 can be constituted using the zeolite of various types, such as a MFI type, Y type, an X type, mordenite, and a ferrierite. Under the present circumstances, in consideration of structure relevance with an adsorption HC kind, the zeolite of the type which suits an exhaust gas presentation is chosen. In inverse proportion to the SiO2/AlO2 ratio in zeolite, that heat resistance of the cation exchange ability of zeolite is proportional to this ratio. The above-mentioned ratio is made to become as large as possible in this embodiment for the improvement in heat-resistant. By preparing a zeolite composition component so that SiO2/AlO2 ratio may become small, it can increase and the amount of disappearance of the occlusion agent by the prolonged use under an elevated temperature reduces the occlusion agent capturing capacity power of zeolite in this case.

[0036]In order to evaluate the endurance of the exhaust gas purifying catalyst of this embodiment and occlusion agent disappearance prevention capability to form the zeolite layer 50 between the cordylite carrier 10 and the catalyst bed 30, The NOx catalyst which provides zeolite as a restraining layer between the catalyst bed and cordylite carrier which added the occlusion agent containing potassium was manufactured, and it asked for the potassium content in an intact NOx catalyst by the XRF method. Carry a NOx catalyst in an engine and an engine bench test and a real vehicle driving test are presented, It asked for the potassium content of the NOx catalyst which this used over the long time (it is 32 hours for example, at 850 degreeC) under the elevated temperature, and asked for what **(ed) the difference of the potassium content before and behind use with the original potassium content as an amount of potassium disappearance.

[0037]It is shown in <u>drawing 6</u> with the experimental result about the catalyst of a 2nd embodiment that formed the catalyst which is not coped with [which supported the catalyst bed for the experimental result about the catalyst of this embodiment which formed the zeolite

layer 50 to the carrier], the catalyst of a 1st embodiment that formed the silica layer 20, and the titania layer 40. As shown in drawing 6, with the catalyst of this embodiment, it turned out to the amount of potassium disappearance in an uncoped with catalyst reaching to tens of % thru/or 50% that this amount of potassium disappearance is controlled to about about ten%. This experimental result shows that the amount of disappearance from the catalyst of the potassium which is an occlusion agent is reduced substantially. The amount of potassium disappearance in the catalyst of 1st and 2nd embodiments was about about twenty%. [0038]Like the case of the 1st and 2nd examples, after presenting an engine bench test and a real vehicle driving test with the catalyst of this embodiment, ultimate analysis was conducted by the EPMA method about the cutting plane. As a result, also when [under the elevated temperature covering a long time] it was used, it turned out that osmosis into the cordylite carrier 10 of the potassium added by the catalyst bed 30 is prevented. this invention is not limited to the thing of the above-mentioned embodiment, but is deformable to versatility. [0039]For example, in the above-mentioned embodiment, although the honeycomb type cordylite carrier 10 was used as a carrier, this invention is applicable also to the catalyst for emission gas purification provided with the carrier which comprises materials other than a cordylite. When a metal carrier is used, although osmosis of the occlusion agent to a carrier hardly becomes a problem, the effect of preventing scattering of an occlusion agent is acquired and the fall of the exhaust gas purification performance of a catalyst is prevented. When using a honeycomb type cordylite carrier, the cell of a cordylite carrier may not be limited to the thing of quadrangular shape, for example, the thing of triangular shape or the shape of a hexagon may be sufficient as it.

[0040]Although the silica layer 20 which uses a silicon dioxide as the main ingredients in a 1st embodiment constituted the restraining layer, and the titania layer 40 which uses a titanium dioxide as the main ingredients constituted the restraining layer from a 2nd embodiment and the zeolite layer 50 constituted the restraining layer from a 3rd embodiment, The component of a restraining layer is limited to neither a silicon dioxide nor a titanium dioxide nor zeolite. [0041]That is, it can replace with a silicon dioxide and a layer with high acidity can constitute a restraining layer using other acid materials. It can replace with a titanium dioxide and a layer with a high basicity which uses base materials, such as alkaline metals, such as barium (Ba), and barium oxide (BaO), as the main ingredients can constitute a restraining layer. A layer with high specific surface area which includes material with high specific surface area of zeolite etc. as the main ingredients, the layer which consists of element compounds with a large molecular weight which contains as the main ingredients, stable base material, for example, barium sulfate, with a large molecular weight, and a layer with a small crystalline lattice may constitute a restraining layer.

[0042]The acidic oxide which contains the acid in a broad sense by this invention more, and

the multiple oxide containing the acid, A restraining layer can be formed from the material containing one or more materials chosen from the group which consists of material which does not check the reactivity of nitrogen oxides and the above-mentioned occlusion agent, and material which adsorbs a reducing substance, The acid may include one or more materials chosen from the representative element of the transition element of group IV, V fellows, and a VI group and group IV, V fellows, and a VI group.

[0043]In the above-mentioned embodiment, although the one restraining layer 20, 40, or 50 was formed in the outside surface of the carrier 10 between the carrier 10 and the catalyst bed 30, the number of formation and formation part of a restraining layer are not limited to this. For example, one restraining layer can be formed in the outside surface of the catalyst bed 30. In the case of the catalyst which has two or more catalyst beds, according to the formation mode of a catalyst bed, one or two restraining layers or more can be suitably formed in at least one place of between a carrier and catalyst beds and the inside of a catalyst bed, or the outside surface of a catalyst bed.

[0044]

[Effect of the Invention]Since the catalyst for emission gas purification concerning the invention according to claim 1 provides a restraining layer into a catalyst and controlled movement of the occlusion agent in a catalyst, evaporation of an occlusion agent and the disappearance ******* of the occlusion agent by scattering can reduce the fall of the exhaust gas purification performance of a catalyst substantially. In the invention according to claim 2, since the restraining layer was formed in at least one place of between a carrier and catalyst beds and the inside of a catalyst bed, or the outside surface of a catalyst bed, Permeation into the carrier of the occlusion agent added by the catalyst bed, evaporation of the occlusion agent from a catalyst bed, and scattering can be certainly prevented by the restraining layer which makes the shape of a layer, and prevention from a fall of the durability enhancement of a catalyst or exhaust gas purification performance can be aimed at.

[0045]The acidic oxide or multiple oxide which contains at least one acid chosen from the transition element and representative element of group IV, V fellows, and a VI group in the invention according to claim 3, Since a restraining layer is constituted from one or more materials chosen from the group which consists of material which does not check the reactivity of nitrogen oxides and an occlusion agent, and material which adsorbs a reducing substance, Controlling disappearance of an occlusion agent with the material which can plan prevention and durability enhancement of an exhaust gas purification performance fall of a catalyst with the acidic oxide and multiple oxide which are rich in occlusion agent fixed capability and thermal stability, and does not check the reactivity of nitrogen oxides and an occlusion agent. Emission gas purification by NOx occlusion operation of an occlusion agent can be attained, an occlusion agent is reproduced using the reducing substance which the material which has

reducing substance adsorption capacity caught, and exhaust gas cleaning capacity can be recovered.

[0046]In the invention according to claim 4, since the restraining layer was constituted from zeolite, movement of the occlusion agent in a catalyst is effectively prevented by the cation exchange ability of zeolite, and evaporation of an occlusion agent and the disappearance ******* of the occlusion agent by scattering can prevent an exhaust gas purification performance fall. In the invention according to claim 5, the osmosis in the carrier of an occlusion agent, evaporation, and scattering which are easy to produce when a porous carrier is used can be effectively prevented by a restraining layer, aiming at improvement in occlusion capacity by potassium, and improvement in the exhaust gas purification performance by a porous carrier. [0047]In the invention according to claim 6, since the restraining layer was constituted from any one of a layer with high acidity, a layer with high specific surface area, a layer with a small crystalline lattice, the layer that consists of element compounds with a large molecular weight, or the layers with a high basicity, movement of an occlusion agent can be prevented certainly. When a restraining layer is especially constituted from a layer with a high basicity, etc., movement of an occlusion agent can be prevented without causing the loss of the occlusion agent from a catalyst bed, and the cleaning effect of an occlusion agent can be maintained.

[Translation done.]

* NOTICES *

JPO and INPIT are not responsible for any damages caused by the use of this translation.

- 1. This document has been translated by computer. So the translation may not reflect the original precisely.
- 2.**** shows the word which can not be translated.
- 3.In the drawings, any words are not translated.

DESCRIPTION OF DRAWINGS

[Brief Description of the Drawings]

[Drawing 1]It is a partial expanded sectional view showing four half parts of one shell of the catalyst for emission gas purification by a 1st embodiment of this invention.

[Drawing 2]It is a mimetic diagram for explaining the formed state of the silica layer in the inside of the fine pores of a cordylite carrier.

[Drawing 3]It is a partial expanded sectional view showing four half parts of one shell of the catalyst for emission gas purification by a 2nd embodiment of this invention.

[Drawing 4]It is a partial expanded sectional view showing four half parts of one shell of the catalyst for emission gas purification by a 3rd embodiment of this invention.

[Drawing 5] It is a mimetic diagram showing the potassium fixation operation by the cation exchange ability of the zeolite which constitutes the restraining layer of the catalyst shown in drawing 4.

[Drawing 6]It is a figure shown with the thing of the catalyst which showed an uncoped with catalyst, the catalyst shown in <u>drawing 1</u>, and <u>drawing 3</u> the kalium content after using the catalyst shown in <u>drawing 4</u> under an elevated temperature for a long time.

[Drawing 7]It is a figure shown with the thing of the catalyst which showed an uncoped with catalyst, the catalyst shown in <u>drawing 1</u>, and <u>drawing 3</u> the NOx purification efficiency after using the catalyst shown in <u>drawing 4</u> under an elevated temperature for a long time.

[Description of Notations]

10 Cordylite carrier

20 Silica layer

30 Catalyst bed

40 Titania layer

50 Zeolite layer

[Translation done.]

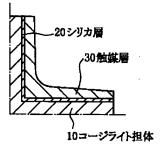
* NOTICES *

JPO and INPIT are not responsible for any damages caused by the use of this translation.

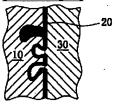
- 1. This document has been translated by computer. So the translation may not reflect the original precisely.
- 2.*** shows the word which can not be translated.
- 3.In the drawings, any words are not translated.

DRAWINGS

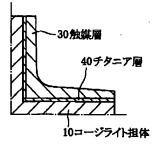




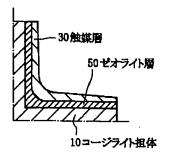


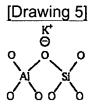


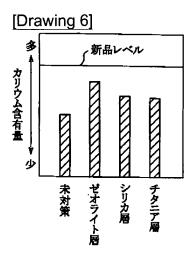
[Drawing 3]

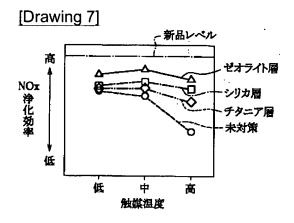


[Drawing 4]









[Translation done.]